(9) 日本国特許庁(JP)

⑩ 公 開 特 許 公 報(A) 平2-144132

®Int. Cl. 5 B 01 D 71/26 1/18 識別記号

庁内整理番号

43公開 平成2年(1990)6月1日

A 61 M B 01 D 69/04

3 0 0

7824-4D 7180 - 4 C7824-4D×

> 未請求 請求項の数 1 (全6頁) 審査請求

多孔質ポリオレフインフイルム 69発明の名称

> 顧 昭63-297783 21)特

22出 昭63(1988)11月25日

明 者 出 村 清 伸 ⑫発

愛知県豊橋市牛川通4丁目1番地の2 三菱レイヨン株式

会社内

@発 明 者 本 田 博 也 愛知県豊橋市牛川通4丁目1番地の2 三菱レイヨン株式

会社内

小 障 子 俊 信 明 者 @発

三菱レイヨン株式 愛知県豊橋市牛川通4丁目1番地の2

会社内

三十尾 久仁夫 跀 @発 考

愛知県豊橋市牛川通4丁目1番地の2 三菱レイヨン株式

会社内

①出 願 人 三菱レイヨン株式会社 東京都中央区京橋2丁目3番19号

弁理士 吉沢 敏夫 %代 理 人

最終頁に続く

明細醬

1. 発明の名称

多孔質ポリオレフィンフィルム

- 2. 特許請求の範囲
 - 1) ポリオレフィン95~40重量%と親水性 ポリオレフィン5~60重量%とのプレンド ポリマーからなる多孔質ポリオレフィンフィ ルムであって、該フィルムの一方の表面から 他方の表面にかけて全体にわたってラメラと 該ラメラ間をつなぐ多数のフィブリルとで囲 まれてなる空間が連通してなる多孔質構造を 有していることを特徴とする多孔質ポリオレ フィンフィルム。
- 3. 発明の詳細な説明

(産業上の利用分野)

本発明は医療用、工業用の濾過、分離等に適し た親水性多孔質フィルムに関する。

(従来の技術)

髙分子膜による分離は従来より広く行なわれて おり、高分子膜としても種々の素材が開発されて いる。

その中でも、結晶性熱可塑性高分子をフィルム 状に溶融賦型し、これを比較的低温で延伸して結 晶ラメラ間の非晶領域にクレーズを発生せしめ、 好ましくはこれを更に熱延伸してフィルム全体に 多孔質構造を形成せしめたものは微細孔形成のた めの添加剤や溶剤を使用しないため不純物や化合 物の系への溶出を嫌う用途に適した濾過・分離用 多孔質フィルムとして注目されている。

このようなフィルムはUSP 3679538号、特公 昭 55-32531 号公報等に開示されている。

このようなフィルムはポリプロピレンやポリエ チレン等ポリオレフィンのみからなり、このよう な素材は本質的に疎水性であるため、そのままで は水溶液等の水系液体の濾過には非常に大きな圧 力を要し実際的ではない。そこで、水系液体の濾 過にこのようなフィルムを使用する場合は、アル コールや界面活性剤によりあらかじめ親水化して から用いている。

又、疎水性膜を親水化する方法として、アクリ

ル酸、メタクリル酸、酢酸ビニル等の親水性有機 炭化水素単量体で疎水性膜を被覆し、約 1~1 0 メガラドの電離放射線を照射することにより化学 的に固定する方法が特開昭 56 - 38333 号公報に開 示されている。

一方、ブレンド技術の応用として、2種の異なるポリマーをブレンドして溶融紡糸した後、延伸処理して異種ポリマーの界面を開裂させて微微を開墾面の少なくとも一部が他と異なな微性無質を有する微孔性多孔質中空繊維を形成し、ス水性の後処理によって繊維を製造する方法が特別的55-137208 号公報に開示されている。

(発明が解決しようとする問題点)

多孔質膜は医療用においては血漿分離、輸液濾過、血漿蛋白の分離、無菌水の製造等、工業用においては I C の洗浄水、食品加工用水の製造、そ

又、特開昭 56-38333号公報に記載された方法は 親水性を発現する基が化学的に固定されているため恒久的な親水化が達成されるが、電離放射線を 照射する必要があることから大掛かりな設備を必 要とし、工程の安定性も充分とは言い難く、 膜素 材を傷めたりする虞もあり、処理工程の操作・管 理が難しいという問題がある。

の他の工程用水の浄化等に用いられ、更には、近年、家庭用、飲食店用等の用水の浄化等に広く用いられている。これらの用途はいずれも水系プロセスであり、多孔質膜素材から異物が溶出すると安全性や、精製水あるいは水溶液の品質低下につながるから好ましくないものであり、このような溶出の心配のない膜が要望されている。

が必要であり、工程が煩雑になるという問題をも 有している。

(問題点を解決するための手段)

本発明者らはこのような状況に鑑み鋭意検討した結果、ポリオレフィンを用い、溶融賦型、延伸処理法によりラメラ間の非晶質部分にクレーズを発生させてこれをフィブリル化させて多孔質化して得られる多孔質フィルムの優れた特性を生かし、しかも水系液体処理に適した恒久親水性を有し、しかも工業的に有利な方法で製造可能な多孔質フィルムにつき鋭意検討した結果、本発明に到達した。

即ち、本発明の要旨はポリオレフィン95~ 40重置%と親水性ポリオレフィン5~60重量%とのブレンドポリマーからなる多孔質ポリオレフィンフィルムであって、該フィルムの一方の表面にかけて全体にわたってラメラと該ラメラ間をつなぐ多数のフィブリルとで囲まれてなる空間が連通してなる多孔質構造を有していることを特徴とする多孔質ポリオレフィンフィ ルムにある。

本発明において用いられるポリオレフィンとし てはポリエチレン、ポリプロピレン、ポリ3ーメ チルプテン-1、ポリ4-メチルペンテン-1な どを例示できる。又、本発明においてポリオレフ ィンとプレンドされる親水性ポリオレフィンはこ れをフィルムにして測定したときの水との接触角 が80、以下であるように改質されたポリオレフ ィンであることが好ましく、70°以下であるよ うに改質されたポリオレフィンであることがより 好ましい。このような改質されたポリマーの例と しては各種ポリオレフィンの分子鎖に水酸基、カ ルポキシル基、アミノ基、スルホン酸基、ポリオ キシエチレン基等を結合したものを例示でき、こ れにはエチレンとビニルアルコールの共重合体、 エチルンと酢酸ピニルとの共重合体、エチレンと 無水マレイン酸との共重合体、エチレンとポリオ キシエチレンとを化学結合させた共重合体、金属 イオン架橋ポリオレフィン等を例示できる。

ここで、ポリオレフィンとプレンドするポリマ

本発明の多孔質フィルムの多孔質構造は結晶性高分子を溶融押出して得られる未延伸フィルムを延伸して、未延伸フィルムのラメラとラメラの間の折り畳まれた分子を引伸してフィブリルに開裂させて得られる構造であるため、ラメラとラメラの間を結ぶフィルム長手方向に配列した多数のフ

ーを親水性ポリオレフィンに限定した理由は、上 述のようなポリオレフィンであればポリオレフィ ンとブレンドしたときに両者の間に良好な親和性 が得られ、これによりこれを溶融賦型して得られ る未延伸フィルムにおける高配向高結晶性のラメ ラ構造の形成をさほど阻害せず、更に、ブレンド ポリマー界面での剥離も発生し難いためポリオレ フィン単独ポリマーを用いた場合と同様の優れた 多孔質膜構造が得られ、しかも親水性基を有して いるため恒久的親水性が得られ、水や湿分を容易 に透過でき、かつ、空孔がフィブリルの周囲の空 間であるため1か所が詰まっても容易に迂回でき るため実質的に目詰まりが少ないという優れた特 徴を有している。このポリオレフィンと親水性ポ リオレフィンとの混合比率はポリオレフィン95 ~ 4 0 重量%、親水性ポリオレフィン5~60 重 **量%である必要がある。これは、親水性ポリオレ** フィンとして高度に親水性であるものを用いた場 合は比較的少量のブレンドで親水性を発揮でき、 しかもこのような親水性ポリオレフィンは逆に多

ィブリルの周囲が空間となって、この構造がフィルムの一方の表面から他方に表面までつながって いるものである。

以下に、本発明の多孔質フィルムの製造方法について説明する。

まず、上述のポリオレフィンと親水性ポリオレフィンとをプレンドするが、このプレンドは充分均一にプレンドする必要があり、上記ポリマーを例えばV型プレンダーのようなプレンダーであらかじめプレンドするか、溶融押出し機で溶融プレンドし、一旦ペレット化したものをフィルム製造用押出し機にかけるのが好ましい。

次にこのプレンドポリマーを通常のフィルム押出機を用いて未延伸フィルムを成型する。フィルム押出機としてはTダイ型、二重管型ダイスのいずれをも用いることができる。二重管型ダイスのい用いると簡状のフィルムが得られ、これは引き続いて行なう延伸処理を簡状のままで行なうことができ、製造過程で特に切開して平面状フィルム成型に際して内部

エア吹込み量を調節することにより目的に応じた 肉厚及び幅のフィルム成型ができる。

本発明の多孔質フィルムを得るための未延伸フ ィルムを安定に得るのに適した押出し温度は使用 するポリマーの種類、メルトインデックス、採用 する吐出量、冷却条件、巻取り速度等の条件との 兼ね合いで、目的とするフィルムの肉厚、幅を安 定に確保しうる範囲で適宜設定すればよく、通常 は、プレンドするポリマーの中、融点の高いほう のポリマーの融点(以下、monという)より20 で以上高く、かつ該融点 (mgH) より100℃高 い温度を越えない温度範囲で成型すればよい。こ の温度範囲の下限より低い温度で成型すると、得 られる未延伸フィルムは高度に配向しているが、 後の工程である延伸工程で延伸多孔質化を図る時 に最大延伸倍率が低くなり、充分高い空孔率が得 難くなるので好ましくない。逆に上記温度範囲の 上限を越える温度で紡糸した場合も高い空孔率の ものが得難いので好ましくない。

適切な押出し温度で吐出されたポリマーは1~

イド積層構造に発達するものであり、最初の冷延伸において如何に均一にミクロクラッキングを発生せしめることができるかが製品の均質性、工程の安定性を確保するうえで大きな技術的ポイントとなる。この観点から例延伸の区間を50mm以下にするのが好ましい。熱延伸温度が上記上限より高いとフィルムは透明化し、目的とする多孔質構造が得られなくなる。熱延伸温度が上記下限より低い場合は、温度が低ければ低いほど空孔率が低下するので好ましくない。

冷延伸及び熱延伸の倍率は多孔質フィルムの空孔率等、目的とする品質性能に応じて適宜設定すればよいが、冷延伸における延伸倍率は5~100%であることが好ましく、熱延伸の倍率は冷延伸と整合わせた総延伸量が150~700%になるように設定するのが好ましい。総延伸量が700%を越えると、延伸時にフィルムの切断が多発するので好ましくない。こうして得られた多孔質ポリオレフィンフィルムは熱延伸によりほぼ形態の安定性が確保されているが、必要

5 0 0 0 のドラフトで引き取るのが好ましく、 1 0~2 0 0 0 のドラフトであることがより好ま しい。引き取られるフィルムがダイスを出て最初 に接触するローラーに安定に引き取られるように ダイス直後で急速に冷却することが好ましく、エ アナイフあるいはその他の冷却装置を用いること が好ましい。

こうして得られた未延伸フィルムをこのまま延伸しても良いが、配向結晶化を高めるため、 m p n 以下であって、未延伸糸の構造を実質的に傷めない範囲の温度範囲で、定長下あるいは弛緩状態でアニール処理をした後延伸してもよい。

延伸はmpH-80℃以下、かつmpH-220℃以上、好ましくはmpH-110℃~mpH-90℃での冷延伸と、その次にmpH-60℃~mpH-5℃での熱延伸の組み合わせで行なわれることが好ましい。熱延伸は2段以上の多段延伸であってもよい。即ち、高配向結晶性未延伸フィルムは、まず冷延伸によって結晶界面の剥離が生じ、引き続く熱延伸工程での熱可塑化延伸によってミクロボ

に応じてmpH-60℃~mpH-5℃の温度で緊張下あるいは制限緩和状態で熱セットしてもよい。本発明者らの検討によれば、この冷延伸及び熱延伸の温度、倍率などにより空孔率、濾過における阻止率等目的とする多孔質フィルムの品質性能を適宜実現させることができる。

(実施例)

以下に実施例を用いて本発明を更に説明するが、 実施例において、プレンドポリマーの結晶化度は 広角X線回折装置を用いて全方位の回折強度を積 算し、下記の式で求めた。

結晶化度 x c = (全回折強度の積分値-非晶部分の回折強度の積分値)/全回折強度の積分値

又、結晶配列度は広角 X 線回折装置を用いて(1 1 0) 面の回折強度のフィルム M D 方向への分布の半価値を求め、下記の式により求めた。結晶配列度 = (H (110) / (180 - H (110))

× 1 0 0 (%)

但し、H (110) : (110) 面の半価値 又、接触角は親水性ポリオレフィン単独の非多 孔質フィルムを作成し、協和コンタクトアングルメーター (協和科学㈱製) を用いて公知の方法で測定した。

実施例1

密度 0 . 9 6 4 g/cm³、メルトインデックス 0.35の高密度ポリエチレン(三井石油化学㈱ 製ハイゼックス5202B)とポリエチレンとア クリル酸の共重合体の亜鉛イオンによる架橋体 (三井ポリケミカル㈱製、ハイミラン-1702、 フィルムにして測定した接触角が69°)をV型 ブレンダーで1:1の比率でブレンドし、乾燥し た後、吐出口径が60mm、円環スリット幅が1mm の二重管構造のダイスを使用し、温度180℃で 溶融押出した。成型された管状フィルムの直径が ダイスの直径と等しくなるように内部へ空気を吹 込み、ダイス上10cmの位置で管状フィルムの外 壁全面に温度25℃の冷却風を吹き付けて冷却し、 ダイス上100cmの位置でニップロールにより 2 7 m/分で引き取った。このときのドラフトは2 13であった。この未延伸フィルムを管状のまま

乾燥したもののかわりに密度 0 . 9 6 4 g/cm²、メルトインデックス 0 . 3 の高密度ポリエチレン(三井石油化学㈱製ハイゼックス 5 2 0 0 S))となり、カービニルアルコール共重合体して別側でである。 を押出し機で 7 : 3 の比率をです。 2 には、 2 の未延伸フィルムにはでは、 2 を燥した。 熱処理後の未延伸フィルムには 1 と同様にした。 熱処理後の未延伸フィルムに 4 に度は 7 0 %、結晶配列度は 8 0 %であった。

延伸、熱セット後に得られた多孔質フィルムは 肉厚 2 1 μm、空孔率 6 4 %、透水圧 1 . 3 kg/cm²であった。

比較例1

密度 0 . 9 6 4 g/cm³ の高密度ポリエチレンとポリエチレンとアクリル酸の共重合体の亜鉛イオンによる架橋体のプレンド物のかわりに同様の高密度ポリエチレンを単独で用いた以外は実施例 1 と同様にして多孔質フィルムを得た。得られた多孔質フィルムは肉厚 2 3 μm、空孔率 7 0 %、透水圧 5 . 3 kg/cm²であった。

1 1 3 ℃に加熱されたローラ上を定長下に通過せ しめてアニール処理を行なった。

この未延伸フィルムの結晶化度は65%、結晶配列度は77%であった。さらに、このアニール処理フィルムを25℃に保持されたニップローラ間で35%の冷延伸を行なった。この冷延伸に引き続いて110℃に加熱した加熱函中で総延伸量が400%になる迄熱延伸を行ない、更に、115℃に加熱した加熱函中で20秒間定長熱セットを行なった、連続的に多孔質フィルムの製造を行なった。

得られた多孔質フィルムは肉厚 23μ m、空孔 率 67%、透水圧 (水がフィルムの一方の表面から他方の面にに透過する時の水圧) 0.9 kg/cm^2 であった。

実施例2

密度 0 . 9 6 4 g/cm³、メルトインデックス 0 . 3 5 の高密度ポリエチレンとポリエチレンとアクリル酸の共重合体の亜鉛イオンによる架橋体を V 型ブレンダーで 1 : 1 の比率でブレンドし、

(発明の効果)

> 特許出願人 三菱レイヨン株式会社 代理人 弁理士 吉沢 敏夫()

第1頁の続き

⑤Int. Cl. 5 識別記号 庁内整理番号 B 01 D 71/40 C 08 J 9/00 CES A 8927-4F // C 08 L 23:00